JP00/04303

日本国特許庁

PATENT OFFICE
JAPANESE GOVERNMENT

	29.0 6.00	7
REC'D	1 8 AUG 2000	
WIP	O PCT	1

PCT/JP00/04303

別紙添付の書類に記載されている事項は下記の出願書類に記載されている事項と同一であることを証明する。

This is to certify that the annexed is a true copy of the following application as filed with this Office.

出 願 年 月 日 Date of Application:

1999年 9月29日

EU

出 願 番 号 Application Number:

平成11年特許顯第277102号

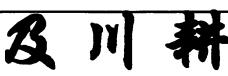
三洋電機株式会社

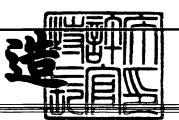
PRIORITY
DOCUMENT
SUBMITTED OR TRANSMITTED IN
COMPLIANCE WITH RULE 17.1(a) OR (b)



2000年 8月 4日

特許庁長官 Commissioner, Patent Office





【書類名】

特許願

【整理番号】

NAR0990031

【提出日】

平成11年 9月29日

【あて先】

特許庁長官殿

【国際特許分類】

C02F 3/00

C02F 3/12

B09B 3/00

【発明者】

【住所又は居所】

大阪府守口市京阪本通2丁目5番5号 三洋電機株式

会社内

【氏名】

山田 淳

【発明者】

【住所又は居所】

大阪府守口市京阪本通2丁目5番5号

三洋電機株式

会社内

【氏名】

鈴木 晴彦

【発明者】

【住所又は居所】

大阪府守口市京阪本通2丁目5番5号 三洋電機株式

会社内

【氏名】

関口 達彦

【特許出願人】

【識別番号】

000001889

【氏名又は名称】

三洋電機株式会社

【代表者】

近藤 定男

【代理人】

【識別番号】

100109368

【弁理士】

【氏名又は名称】

稲村 悦男

【連絡先】

電話03-3837-7751

法務・知的財産部

東京事務所

【選任した代理人】

【識別番号】 100111383

【弁理士】

【氏名又は名称】 芝野 正雅

【先の出願に基づく優先権主張】

【出願番号】 平成11年特許願第184137号

【出顧日】

平成11年 6月29日

【手数料の表示】

【予納台帳番号】 013033

【納付金額】

21,000円

【提出物件の目録】

【物件名】

明細書 1

【物件名】

図面 1

【物件名】

要約書 1

【包括委任状番号】 9904451

【プルーフの要否】

要

【書類名】

明細書

【発明の名称】

生ごみ処理装置

【特許請求の範囲】

【請求項1】 台所から出る生ゴミを粉砕するためのディスポーザと、

該ディスポーザにより粉砕された生ゴミと台所排水との混合物を一旦溜めるための流量調整槽と、

該流量調整槽から供給された、前記混合物を固体分と液体分とに固液分離する ための固液分離装置と、

該固液分離装置により分離された固体分を堆肥にするためのコンポスト装置と

前記固液分離装置から供給された液体分中の微粒子を沈殿させるための沈殿分離槽と、

該沈殿分離槽から供給された液体分を分配するための分流装置と、

該分流装置から供給された前記液体分に生物処理を施して処理水を得るための 排水処理装置と、

を具備することを特徴とする生ごみ処理装置。

【請求項2】 前記排水処理装置は、微生物担体が充填された槽からなり、前記液体分は前記槽に導入され、該槽で生物処理が施された後、前記生ごみ処理装置外に排水される構成であることを特徴とする請求項1記載の生ごみ処理装置。

【請求項3】 前記排水処理装置は、前記微生物担体が通気性を備えた容器に充填されていることを特徴とする請求項2記載の生ごみ処理装置。

【請求項4】 前記排水処理装置は、前記容器を複数有した構造であることを特徴とする請求項3記載の生ごみ処理装置。

【請求項5】 前記排水処理装置は、前記容器を接触して保持せしめた構造であることを特徴とする請求項3、又は4記載の生ごみ処理装置:

【請求項6】 前記排水処理装置は、平均粒径の異なる前記微生物担体が 前記容器内に交互に積層されたことを特徴とする請求項3~請求項5のうちいず

れかに記載の生ごみ処理装置。

【請求項7】 前記排水処理装置は、平均粒径の異なる前記微生物担体が前記容器内に同心円状に充填されていることを特徴とする請求項3~請求項5のうちいずれかに記載の生ごみ処理装置。

【請求項8】 前記排水処理装置は、平均粒径の異なる前記微生物担体の径の比が1:1.5~2.5であることを特徴とする請求項6~請求項7のうちいずれかに記載の生ごみ処理装置。

【請求項9】 請求項2~8のいずれか1つに記載の装置において、前記 微生物担体は、木質チップであることを特徴とする生ごみ処理装置。

【請求項10】 請求項3~9のいずれか1つに記載の装置において、前記容器は網かごであることを特徴とする生ごみ処理装置。

【請求項11】 請求項10に記載の装置において、前記網かごの網目の大きさ(間隔)が3~7mmであることを特徴とする生ごみ処理装置。

【請求項12】 請求項3~8のいずれか1つに記載の装置において、前記容器は素焼き容器であることを特徴とする生ごみ処理装置。

【請求項13】 請求項1~12のいずれか1つに記載の装置において、前記分流装置は洗浄装置を有し、その洗浄排水を流量調整槽若しくは沈殿分離槽に返送することを特徴とする生ごみ処理装置。

【発明の詳細な説明】

[0001]

【発明の属する技術分野】

本発明は、固体物と液体物とからなる混合物を、これら固体物と液体物とに分離する固液分離装置を備えると共に、その混合物をろ過して有機性排水を排出し、更に有機性固形物中の微生物の作用により当該有機性固形物を分解処理する生ゴミ処理装置に関する。

[0002]

【従来の技術】

近年、好気性の微生物を利用して有機性排水を処理する方法が活発に研究開発 されている。例えば、下水処理場等では、活性汚泥法が通常採用され、また合併

型の浄化槽では活性汚泥法や浸漬瀘床法が採用されている。

[0003]

また、家庭等から排出される生ゴミについては、ディスポーザによって粉砕した生ゴミを生ゴミ含有排水として処理することが研究開発されている。

[0004]

例えば、特開平9-1117号公報には、生ゴミ含有排水を固形物処理部に流入し、ここで固形物を微生物により分解処理した後、固形物処理装置から排出された一次処理水を排水処理槽に導入し、ここで曝気処理することにより、ディスポーザにより粉砕されてなる生ゴミ含有排水から固形物を分解除去すると共に、排水の浄化を行うことが開示されている。

[0005]

この公報に開示された装置では、排水処理槽において、散気装置により排水を 曝気処理しており、基本的には活性汚泥法と同様の処理を行っている。

[0006]

これに対して、本願発明者らは、固形物処理装置(一次処理装置)の後段に微生物担体が充填されてなる充填層を備える排水処理装置。(二次処理装置)を用いることにより、排水の浄化が良好に行えることを見出している。(特開平11-19674号公報)。

[0007]

【発明が解決しようとする課題】

ここで、従来の排水処理装置では、ガス供給部材により通気が行われ、好気性 処理をするのに適した酸素濃度が微生物担体で維持されていた。しかし、通気を 行うために、エアーポンプ、ガス供給部材、及びそのガス供給部材によって供給 される空気が送り込まれる補助層等が必要であり、装置が大型化する問題点を有 していた。

[0008]

また、エアーポンプを有する構造の場合には、そのエアーポンプを常時動かし ておくため、コストがかかり、騒音や振動の問題点があった。

[0009]

更に、補助層として発泡ガラス等を使用していたため、コンポスト化やリサイ

クルがしづらく、地球環境保護等の観点から好ましくないという問題点があった

[0010]

従って、本発明は、前記問題点を解決することを目的としてなされたものであり、エアーポンプによる強制的通気がなくても、酸素の自然拡散によって良好な好気性処理を行い、ディスポーザや台所排水からの液体分等の有機排水を効果的に処理できる生ごみ処理装置を提供することを目的とする。

[0011]

【課題を解決するための手段】

本発明の生ごみ処理装置は、台所から出る生ゴミを粉砕するためのディスポーザと、該ディスポーザにより粉砕された生ゴミと台所排水との混合物を一旦溜めるための流量調整槽と、該流量調整槽から供給された、前記混合物を固体分と液体分とに固液分離するための固液分離装置と、該固液分離装置により分離された固体分を堆肥にするためのコンポスト装置と、前記固液分離装置から供給された液体分を体分中の微粒子を沈殿させるための沈殿分離槽と、該沈殿分離槽から供給された液体分を分配するための分流装置と、該分流装置から供給された前記液体分に生物処理を施して処理水を得るための排水処理装置と、を具備することを特徴とする。

[0012]

前記排水処理装置は、微生物担体が充填された槽からなり、前記液体分は前記 槽に導入され、該槽で生物処理が施された後、前記生ごみ処理装置外に排水され る構成であることを特徴とする。

[0013]

前記排水処理装置は、前記微生物担体が通気性を備えた容器に充填されていることを特徴とする。

 $\{0.0.1.4\}$

前記排水処理装置は、前記容器を複数有した構造であることを特徴とする。

[0015]

前記排水処理装置は、前記容器を接触して保持せしめた構造であることを特徴

とする。

[0016]

前記排水処理装置は、平均粒径の異なる前記微生物担体が前記容器内に交互に 積層されたことを特徴とする。

[0017]

前記排水処理装置は、平均粒径の異なる前記微生物担体が前記容器内に同心円 状に充填されていることを特徴とする。

[0018]

前記排水処理装置は、平均粒径の異なる前記微生物担体の径の比が1:1.5 ~2.5であることを特徴とする。

[0019]

前記微生物担体は、木質チップであることを特徴とする。

[0020]

前記容器は網かごであることを特徴とする。

[0021]

前記網かごの網目の大きさ(間隔)が3~7mmであることを特徴とする。

[0022]

前記容器は素焼き容器であることを特徴とする。

[0023]

前記分流装置は洗浄装置を有し、その洗浄排水を流量調整槽若しくは沈殿分離 槽に返送することを特徴とする。

[0024]

【発明の実施の形態】

本発明に係る第1の実施の形態を図面に基づいて説明する。

[0025]

図1は流し台に接続された本実施の形態にかかる生ゴミ処理システムの構成を 示す図である。

[0026]

生ゴミ処理システムは、流し台100のシンク101から廃棄された生ゴミを

細かく粉砕するディスポーザ200、粉砕された生ゴミ等の固体物と台所排水等の液体物との混合物がディスポーザ200から投入される流量調整槽300、混合物を固形物と液体物とに分離する固液分離装置400、液体分中の微粒子を沈殿させる沈殿分離槽700、沈殿分離槽700から汲み上げた上澄を(後述する)二次処理装置に分配する分流装置800、液体物の浄化処理を行う二次処理装置500、固形物の堆肥化処理を行う固体物処理装置(コンポスト装置)600を有している。

[0027]

ディスポーザ200は、電磁弁202、及び起動スイッチ203を有して、シンク101の下部に配設され、固液分離装置400、沈殿分離槽700、分配装置800、二次処理装置500、及び固体物処理装置600は図示しない本体ケースに収納されて屋外に配設されて、ディスポーザ200からの混合物は投入管201により流量調整槽300に一旦投入されるようになっている。

[0028]

そして、下水道に排水しても環境に対して問題のない水を排水管204から直接排水するような場合には、起動スイッチ203を「OFF」として、ディスポーザ200を起動しない。これにより、電磁弁202はディスポーザ200と排水管204を連通させて、シンク101からの水が下水道に排水される。

[0029]

一方、シンク101から水と共に生ゴミを廃棄する場合には、このまま下水として流せないので、起動スイッチ203を「ON」してディスポーザ200を起動させる。これにより電磁弁202はディスポーザ200と投入管201とを連通させて、以下に説明する堆肥化処理、及び浄化処理を行う。

[0030]

流量調整槽300は、投入管201を介して投入された混合物を貯留する貯留 槽301、該貯留槽301における底槽部分の固体物がメインの混合物を配管3 03を介して固液分離装置400に送る固体物移送用エアーリフトポンプ302 、貯留槽301に貯留された混合物の水位を検出する水位センサ306を有して [0031]

固液分離装置400は図2に示すように、多数の水切穴411が形成された第1スリット部410A、固液分離された混合物を移送する移送部420A、水切穴411の間を揺動して投入された混合物の固液分離を促進する第2スリット部430A、移送部420Aの位置を検出する位置検出部440を有し、第1スリット部410A、移送部420A、及び第2スリット部430Aは、それぞれプラスチック等により一体樹脂成形されている。

[0032]

更に、第1スリット部410Aは、投入管201を介して投入された混合物が 載置されて水切される円弧状の水切歯412、水切された混合物(この場合は、 固体物)を固体物処理装置600に導く投入板413を有して、各水切歯412 の間が水切穴411となっている。

[0033]

また、移送部420Aは、図示しないモータと連結された回動軸423に固定されて、固体物を移送する移送板421、該移送板421の裏面に設けらたリブ422を有している。

[0034]

リブ422は、移送板421を肉薄のプラスチック板で形成した場合に、移送板421が強度不足のため変形等するのを防止する働きをしている。

[0035]

次に、図1に再度戻ると、700は固液分離装置400からの液体分中の微粒子を沈殿させる沈殿分離槽である。500は固液分離装置400からの有機性排水(一次処理水)を処理する有機性排水処理装置としての二次処理装置である。また800は沈殿分離槽からの上澄を分配して二次処理装置500に注入するための分流装置である。

[0036]

この二次処理装置500は、直径15cm、高さ15cm程度の通気性を備えた円筒状かご容器510a、510bの2個から構成され、上下に接するように

配置されている。

[0037]

ここで、円筒状かご容器 5 1 0 a、 5 1 0 bを上下 2 段に接するように配設したのは、生ごみ処理装置を長期間使用すると、上段のかご容器 5 1 0 aには固体物が詰まる結果、通水性が悪くなり、これを解消すべく下段のかご容器 5 1 0 bを上段で更に使用し、下段には新たな微生物担体を補充するためのメンテナンスを容易にすることができるようにするためである。

[0038]

更に、円筒状かご容器 5 1 0 a 、 5 1 0 b の段数は 2 段以外に 3 段以上でも本発明の効果を奏する。

[0039]

尚、円筒状かご容器 5 1 0 a 、 5 1 0 b 内の夫々の微生物担体の平均粒径の比を1:1.5~2.5 にしたのは、この比より大きくすると、平均粒径の小さい微生物担体が平均粒径の大きい微生物担体間に入り込んでしまうおそれがあるためである。

[0040]

ここで、図3は円筒状かご容器を複数段設けた二次処理装置500における、各層(各かご容器)毎の分解能力、及び空気量(空隙量)について(a)本願と(b)従来とを比較して模式的に表したものである。

[0041]

同図から分かるように、(b) 従来においては、二次処理装置500は密の微生物担体のみからなるため二次処理装置500内の空気量は少ないため、二次処理装置500の中央部付近では微生物の活性が低くなり、微生物の処理能力が小さいことが分かる。

[0042]

これに対し、(a)本願においては、密の微生物担体と粗い微生物担体とを交 <u>五に配置するので、密の微生物担体の部分については空気量が少ないものの、粗</u>い微生物担体の部分については空気量が大となり、二次処理装置 5 0 0 の中央部 付近であっても空気量が大となるため、微生物が活性化し、微生物の処理能力を

髙めることができる。

[0043]

いずれの容器にも杉材のオガクズからなる木質チップ(微生物担体)が充填されていて、二次処理装置500は、導入された有機性排水の中の有機性成分をその内部に棲息する好気性微生物により酸化分解処理をする。

[0044]

本実施の形態では、円筒状かご容器 510a、510bの網目の大きさ(間隔)は $3\sim7$ mm、好ましくは5 mm、また木質チップの大きさは $2\sim10$ mmである。

[0045]

また別の実施形態では、円筒状かご容器510a、510bの下部5cmに大きさ5~10mmの木質チップを充填し、その上10cmに大きさ2~4mmの木質チップを充填した。

[0046]

更に別の実施形態ではた円筒状かご容器510a、510bの中央5cm内に大きさ2~4mmの木質チップを充填し、その周囲に大きさ5~10mmの木質チップを充填した。

[0047]

更に、円筒状かご容器 5 1 0 a 、 5 1 0 b は、孔を有して空気が通過すれば良く、網かご以外に素焼き容器から構成されていても良い。

[0048]

分流装置 8 0 0 にはせき(切欠き)を形成しており、このせき(切欠き)の作用により、下部の複数の二次処理装置 5 0 0 に均等に一次処理液が供給されるようになっている。

[0049]

また、分流装置800のせき(切欠き)は、一辺が約5°cmの三角形状をくり 抜くことによって形成される。この三角形状の一辺の長さは、沈殿分離槽700 から供給される液体分の量に比例して大きさを適宜変えることが好ましい。これ は、液体分の量が多いにも拘らず、せき(切欠き)の大きさを小さくすると、分

流装置800から液体分が溢れ出したり、また沈殿分離槽700から供給される

液体分に含まれる微粒子がせき(切欠き)に詰まってしまうことがあるからである。

[0050]

更に、この分流装置800には、汚泥が蓄積したときに洗浄できるように底が 斜めになっており、底部にたまった汚泥を汲み上げるポンプが備わっている。洗 浄排水は流量調整槽300若しくは沈殿分離槽700に返送される。

[0051]

他方、容器500の底部には、排水パイプ560が接続されており、ここから 処理水が排水される。

[0052]

このような二次処理装置500の構成において、固液分離装置400内の一次 処理液が容器500内の円筒状かご容器510aの表面中心に散水されると、有 機成分を分解処理する微生物と接触しつつ下降し、最終的に排水パイプ560か ら生ごみ処理装置外に排水される。

[0053]

次に、固体物処理装置600は、固液分離されて投入された固形物を貯留する 処理槽610、該固形物を撹拌する撹拌体620、図示しないヒータ等を有して いる。

[0054]

処理槽610には、固形物を分解してその固形物を二酸化炭素と水とに分解して堆肥化する微生物を培養する大鋸屑等の木質細片、及び活性炭からなる担体が入れられている。

[0055]

そして、固形物と担体とは、撹拌体620により混ぜられると共に内部に空気が導入され、ヒーターにより所定温度(本実施の形態では摂氏30度から40度) ・ に維持されて、微生物等の活性化が促進されている。

[0056]

次に前記構成に基づき生ゴミ処理装置の動作説明をする。

[0057]

生ゴミ処理を行う場合には、起動スイッチ203を投入して、ディスポーザ200を起動させる。これにより電磁弁202が動作し、シンク101から廃棄された生ゴミがディスポーザ200で粉砕されて投入管201により貯留槽301に投入される。

[0058]

なお、投入管201は適量傾斜させることにより、別途動力等を用いなくても 粉砕された生ゴミを貯留槽301に移送することできる。

[0059]

生ゴミ処理しない場合(例えば、真水を流す場合等)には、起動スイッチ203は投入されない。この場合には、電磁弁202は動作せず、排水等はそのまま排水管204に流れ込むようになっている。

[0060]

貯留槽301に投入された混合物に含まれる固体物の大部分は、当該貯留槽301の底槽に沈瀬して集まるので、底槽の混合物が固体物移送用でデーリフトポンプ302により配管303を介して固液分離装置400に送られる。

[0 0 6 1]

このとき固被分離装置400における移送部420Aは、図2に示す状態となっている。即ち、磁石441により待機位置スイッチ442が動作して移送板421が混合物の投入を待つ位置で待機している。

[0062]

従って、流量調整槽300から送られてきた混合物は、移送板421に当り、 その際に投入の勢いが失なわれて第1スリット部410Aに堆積するようになる

[0063]

その後、移送部42.0Aや第2スリット部430Aが図示しないモータにより 揺動して、混合物の集合形状が掻き乱されて、高効率に固液分離される。

[0064]

なお、揺動回数は固体物の種類により最適な回数が存在するので、適宜設定可

能とするが、固液分離効率の観点から5~40回の範囲が好ましい。

[0065]

このようにして所定回数の揺動が行われると、移送部420Aは固体物排出位置スイッチ444の位置まで回動して固液分離された固体物を固体物処理装置600に投入する。

[0066]

固体物処理装置600の処理槽610には、微生物を培養する大鋸屑等の木質 細片、及び活性炭からなる担体が入れられているので、固液分離されて投入され た固体物は、この微生物により分解されて堆肥化する。堆肥化した固体物は袋等 に入れられて処分される。

[0067]

固液分離装置400で固液分離された固体物の含水率が低ければ、その分堆肥化等に要する時間が少なくてすむ。逆に処理時間を一定とする場合には、含水率が高い固体物を処理するために大きな処理槽610が必要となる。

[0068]

しかし、上述したように、本実施の形態にかかる固液分離装置400における 固液分離効率は改善されているので、処理槽610も小型化でき、装置のコスト ダウンが可能になっている。

[0069]

以上説明したように、水切穴411を通り抜けてしまう固体物を少なくすると 共に、短時間で固液分離を行えるようにした固液分離装置、及びそれを用いた生 ゴミ処理システムを提供することが可能になった。

[0070]

【発明の効果】

以上の説明から明らかなように、本発明によれば、従来の生ごみ処理装置のようにエアーポンプによる強制的通気がなくても、酸素の自然拡散によって良好な 好気性処理を行い、ディスポーザや台所排水からの液体分等の有機排水を効果的 に処理できる効果を奏する。

【図面の簡単な説明】

【図1】

本発明の一実施形態に係る有機系排水処理装置を含む固形物含有排水処理装置の正面方向からの模式構成図である。

【図2】

固液分離装置400の部分破断斜視図である。

【図3】

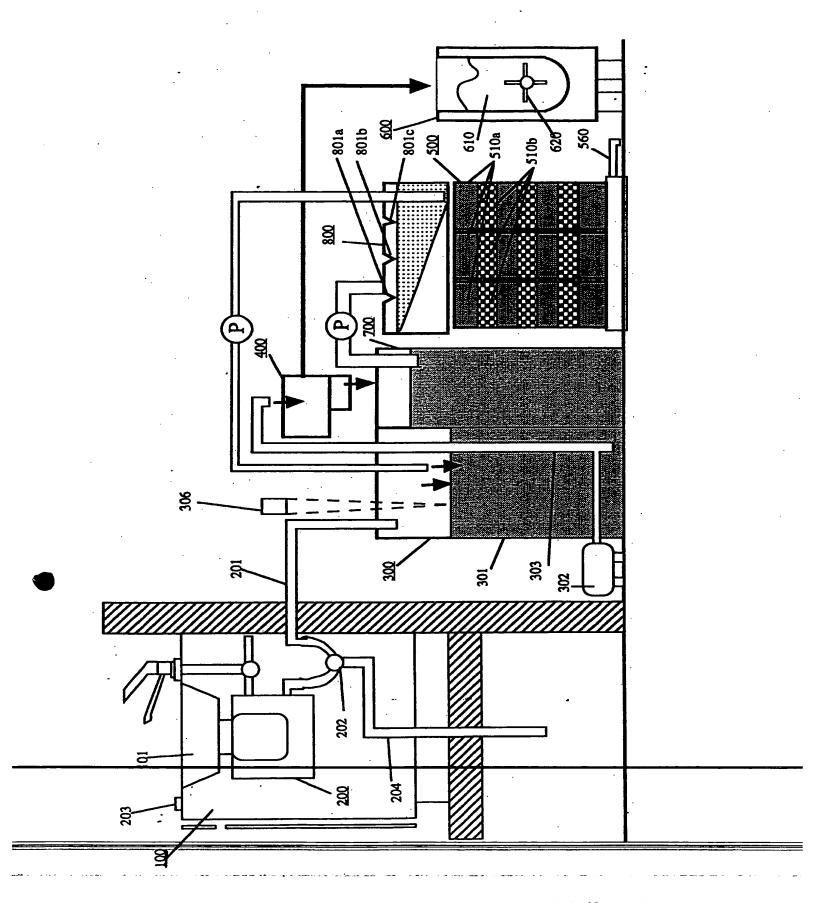
円筒状かご容器を複数段設けた二次処理装置 5 0 0 における、各層(各かご容器)毎の分解能力、及び空気量(空隙量)について(a)本願と(b)従来とを比較して模式的に表したものである。

【符号の説明】

- 100 流し台
- 200 ディスポーザ
- 300 流量調整槽
- 301 貯留槽
- 302 固体物移送用エアーリフトポンプ
- 306 水位センサ
- 400 固液分離装置
- 410A 第1スリット部
- 411 水切穴
- 412 水切歯
- 4 1 3 投入板
- 420A 移送部
- 421 移送板
- 422 リブ
- 430A 第2スリット部で
- 440 位置検出部
- 5 0 0 二二次処理装置·
- 600 固体物処理装置
- 610 処理槽
- 620 撹拌体

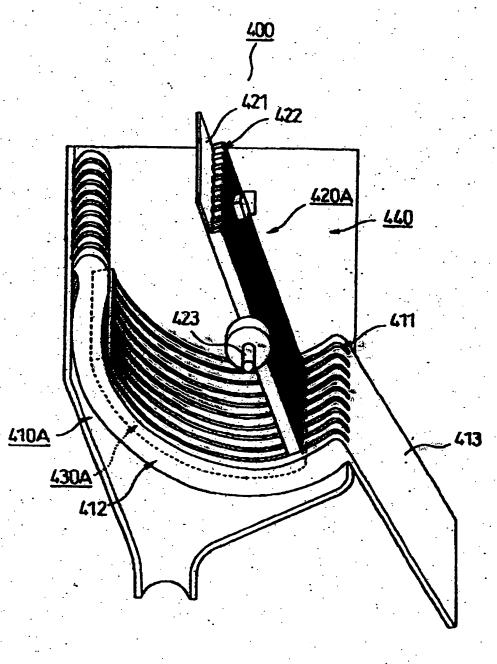
【書類名】 図面

【図1】

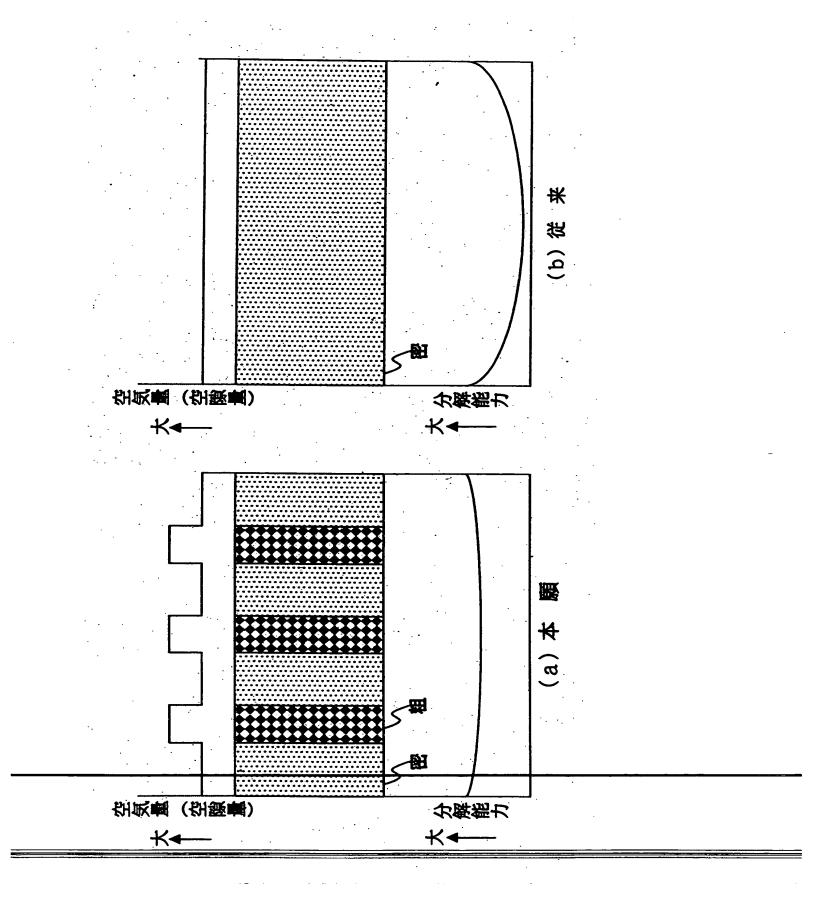




【図2】



【図3】



【書類名】

要約書

【要約】

【課題】 従来の生ごみ処理装置で通気を行うために、エアーポンプ、及びガス供給部材、補助層が必要であり、装置が大型化していた。また、エアーポンプを有する場合には、そのエアーポンプを常時動かしておくため、コストがかかり、騒音や振動の問題点があった。

【解決手段】 ディスポーザにより粉砕された生ゴミと台所排水との混合物を一旦溜めるための流量調整槽と、流量調整槽から供給された混合物を固体分と液体分とに固液分離するための固液分離装置と、該固液分離装置により分離された固体分を堆肥にするためのコンポスト装置と、固液分離装置から供給された液体分中の微粒子を沈殿させるための沈殿分離槽と、沈殿分離槽から供給された液体分を分配するための分流装置と、分流装置から供給された液体分に生物処理を施して処理水を得るための排水処理装置と、を備える。

【選択図】 図1

出願人履歴情報

識別番号

[000001889]

1. 変更年月日

1993年10月20日

[変更理由]

住所変更

住 所

大阪府守口市京阪本通2丁目5番5号

氏 名

三洋電機株式会社

THIS PAGE BLANK (USPTO)